

(12)特許協力条約に基づいて公開された国際出願

(19)世界知的所有権機関
国際事務局



(43)国際公開日
2005年7月14日 (14.07.2005)

PCT

(10)国際公開番号
WO 2005/063952 A1

(51)国際特許分類⁷: C11B 7/00, C11C 3/10, 3/14

(21)国際出願番号: PCT/JP2004/018711

(22)国際出願日: 2004年12月15日 (15.12.2004)

(25)国際出願の言語: 日本語

(26)国際公開の言語: 日本語

(30)優先権データ:
特願 2003-432274
2003年12月26日 (26.12.2003) JP

(71)出願人(米国を除く全ての指定国について): 不二製油株式会社 (FUJI OIL COMPANY, LIMITED) [JP/JP]; 〒5420086 大阪府大阪市中央区西心斎橋2丁目1番5号 Osaka (JP).

(72)発明者; および

(75)発明者/出願人(米国についてのみ): 桑原 有司 (KUWABARA, Yuji) [JP/JP]; 〒5988540 大阪府泉佐野市住吉町1番地 不二製油株式会社 阪南事業所内 Osaka (JP). 金井 宣晃 (KANAI, Nobuaki) [JP/JP]; 〒5988540 大阪府泉佐野市住吉町1番地 不二製油株式会社 阪南事業所内 Osaka (JP). 高橋 利明 (TAKAHASHI, Toshiaki) [JP/JP]; 〒5988540 大阪府泉佐野市住吉町1番地 不二製油株式会社 阪南事業

所内 Osaka (JP). 山中 祥弘 (YAMANAKA, Yoshihiro) [JP/JP]; 〒5988540 大阪府泉佐野市住吉町1番地 不二製油株式会社 阪南事業所内 Osaka (JP).

(81)指定国(表示のない限り、全ての種類の国内保護が可能): AE, AG, AL, AM, AT, AU, AZ, BA, BB, BG, BR, BW, BY, BZ, CA, CH, CN, CO, CR, CU, CZ, DE, DK, DM, DZ, EC, EE, EG, ES, FI, GB, GD, GE, GH, GM, HR, HU, ID, IL, IN, IS, JP, KE, KG, KP, KR, KZ, LC, LK, LR, LS, LT, LU, LV, MA, MD, MG, MK, MN, MW, MX, MZ, NA, NI, NO, NZ, OM, PG, PH, PL, PT, RO, RU, SC, SD, SE, SG, SK, SL, SY, TJ, TM, TN, TR, TT, TZ, UA, UG, US, UZ, VC, VN, YU, ZA, ZM, ZW.

(84)指定国(表示のない限り、全ての種類の広域保護が可能): ARIPO (BW, GH, GM, KE, LS, MW, MZ, NA, SD, SL, SZ, TZ, UG, ZM, ZW), ヨーラシア (AM, AZ, BY, KG, KZ, MD, RU, TJ, TM), ヨーロッパ (AT, BE, BG, CH, CY, CZ, DE, DK, EE, ES, FI, FR, GB, GR, HU, IE, IS, IT, LT, LU, MC, NL, PL, PT, RO, SE, SI, SK, TR), OAPI (BF, BJ, CF, CG, CI, CM, GA, GN, GQ, GW, ML, MR, NE, SN, TD, TG).

添付公開書類:
— 国際調査報告書

2文字コード及び他の略語については、定期発行される各PCTガゼットの巻頭に掲載されている「コードと略語のガイドスノート」を参照。

(54) Title: METHOD OF DRY FRACTIONATION OF FAT OR OIL

(54)発明の名称: 油脂の乾式分別法

(57) Abstract: It is intended to provide a procedure for, in the fractionation of vegetable butter, transesterified fat or oil, isomerized hydrogenated fat or oil, etc. without the use of solvents, obtaining high-concentration component G2U (defined below) by concentrating operation through reduction of the amount of liquid component residue in crystal portion. There is provided a method of dry fractionation of fat or oil characterized in that fat or oil (A) containing components G2U and GU2 is fractionated through crystallization/solid-liquid separation into crystal fraction of concentrated G2U (AF) and liquid fraction of concentrated GU2 (AL), subsequently this crystal fraction (AF) is mixed with liquid G2U-containing fat or oil (B) whose GU2 concentration is lower than that of the liquid fraction (AL) and thereafter the mixture is separated into crystal fraction (BF) and liquid fraction (BL). Provided that G represents a saturated or trans acid form fatty acid residue; U a cis form unsaturated fatty acid residue; and G2U a triglyceride of G2-residue and U1-residue bonded together.

(57)要約: 溶剤を使用せず、植物バター・エステル交換油脂・異性化硬化油脂等の分画において、結晶部における液体成分の残存量の低減により高濃度のG2U成分を濃縮する手法を提供することを目的とする。G2UとGU2を含有する油脂(A)を晶析・固液分離することにより、G2Uの濃縮された結晶画分(AF)とGU2の濃縮された液体画分(AL)とに分画し、この結晶画分(AF)をGU2の濃度が液体画分(AL)中のそれより低い液体のG2U含有油脂(B)と混合後、結晶画分(BF)と液体画分(BL)に分離することを特徴とする、油脂の乾式分別方法。但し、Gは飽和またはトランス酸型脂肪酸残基、Uはシス型不飽和脂肪酸残基であって、G2UはG2残基U1残基結合したトリグリセリド。

WO 2005/063952 A1

明細書

油脂の乾式分別法

技術分野

[0001] この発明はハードバター製造などに有用な油脂を乾式分別により得る方法に関するものである。

背景技術

[0002] 油脂分別技術には、溶剤分別法、乾式分別法が一般に知られている。ここに言う分別の技術は、結晶化特性の差を利用して油脂を結晶画分と液体画分に分画する技術であるが、分別方法によって結晶画分と液体画分の分画性能に違いが出てくる。溶剤分別法の場合、油脂に溶剤(アセトン、ヘキサン、アルコール等)を0.5～5倍加えて溶解後冷却し、結晶を析出させて分画する方法で結晶画分と液体画分の分画性能は極めて良好であり、結晶部における液体成分の残存量は乾式分別法に比べて概して低い。しかし、溶剤を使用することによる安全性の確認には、乾式分別法に比べてコストが高くつく問題がある。

[0003] 乾式分別法においては、結晶画分と液体画分の収率は分画温度によって調節できるものの、圧搾、圧濾等で固液分離する際、溶剤を使用していないため、結晶画分における液体成分の残存量は溶剤分別法に比べ極めて高いものであり、固液分離した後の液体成分の残存量を低減することが出来なかった。この液体成分の残存量は、ハードバターとして使用する油脂の品質に大きな影響を与えるが、その解決は容易なものではなかった。

発明の開示

発明が解決しようとする課題

[0004] 従来の技術では、乾式分別法において結晶画分への液体成分の残存量を低減するために、固液分離する際の圧搾の圧力を高めたり、濾布の種類(材質、メッシュ度合等)を変えたりしたが、結晶画分における液体成分の残存量の低減には限界があり、乾式分別法の結晶画分の品質は溶剤分別法に比べ、良好とは言えないものであった。

課題を解決するための手段

[0005] 本発明者は、銳意検討した結果、液体画分に比べ液体側の主成分含量が少なく、結晶側の主成分含量が多い液体油脂と結晶画分を混合後濾過圧搾し、結晶画分と液体画分として固液分離することで、結晶画分における液体成分の残存量を低減した結晶画分の品質良好な乾式分別法を完成するに至った。

[0006] すなわち、

(1)G2UとGU2を含有する油脂(A)を晶析・固液分離することにより、G2Uの濃縮された結晶画分(AF)とGU2の濃縮された液体画分(AL)とに分画し、この結晶画分(AF)をGU2の濃度が液体画分(AL)中の濃度より低い液体のG2U含有油脂(B)と混合後、結晶画分(BF)と液体画分(BL)に分離することを特徴とする、油脂の乾式分別方法。

但し、Gは飽和またはトランス酸型脂肪酸残基、Uはシス型不飽和脂肪酸残基であつて、G2UはG残基が2個、U残基が1個結合したトリグリセリド、GU2はG残基が1個、U残基が2個結合したトリグリセリド。

(2)GU2の濃度が液体画分(AL)中の濃度より低い液体のG2U含有油脂(B)が油脂(A)である(1)の分別方法。

(3)液体画分(BL)を油脂(A)の一部または全部として循環使用する(1)の分別方法。

(4)油脂(A)が植物バター、もしくはその中融点画分、液体油と2位がオレイン酸に富む油脂の1、3位に選択的に飽和脂肪酸を導入して得たエステル交換反応油、または異性化硬化油である(1)または(2)の分別方法。

(5)植物バターが、パーム油、シア脂、イリッペ脂である請求項3記載の分別方法。

(6)G2Uが1, 3-ジ飽和-2-不飽和トリグリセリド(SUS S:飽和脂肪酸残基、U:シス型不飽和脂肪酸残基)である(1)または(2)の乾式分別法。

(7)飽和脂肪酸残基(S)の炭素数が16個から22個、及び不飽和脂肪酸残基(U)の炭素数が18個である(5)の乾式分別法。

(8)油脂(A)が、液体画分(AL)を原料とするエステル交換反応油である(3)の分別方法。

- (9) 結晶画分(AF)と油脂(B)の混合比率が1:1～1:4である(1)の分別方法。
- (10) 結晶画分(AF)と油脂(B)の混合比率が1:1～1:2である(8)の分別方法。
- (11) 温度管理された油脂(B)が、ケーキ状の結晶画分(AF)と混合される(1)の分別方法。
- (12) 結晶画分(AF)を解碎して油脂(B)と混合させる(1)の乾式分別法である。

発明の効果

[0007] このように、G2UとGU2を含有する油脂(A)を晶析・固液分離することにより、G2Uの濃縮された結晶画分(AF)とGU2の濃縮された液体画分(AL)とに分画し、この結晶画分(AF)をGU2の濃度が液体画分(AL)中の濃度より低い液体のG2U含有油脂(B)と混合後、結晶画分(BF)と液体画分(BL)に分離することで、結晶画分における液体成分の残存量を低減することが出来、その結果、ハードバターとして良好な品質の油脂を得ることが出来た。

発明を実施するための最良の形態

- [0008] 本発明の油脂(A)は、G2UとGU2を含有する油脂であり、Gは飽和またはトランス酸型脂肪酸残基、Uはシス型不飽和脂肪酸残基であって、G2UはG残基が2個、U残基が1個結合したトリグリセリド、GU2はG残基が1個、U残基が2個結合したトリグリセリドのことを言う。G2UとGU2を含有する油脂であれば、どのような油脂を用いても良いが、パーム油、シア脂、イリッペ脂等の所謂植物バター、もしくはその中融点画分、2位がオレイン酸に富む油脂の1、3位に選択的に飽和脂肪酸を導入して得たエステル交換反応油、またはトランス酸含量を高めるように異性化硬化した油脂が例示される。
- [0009] エステル交換反応油としては、G(飽和またはトランス酸型脂肪酸)もしくはそのエチルエステルとUUU(シス型不飽和脂肪酸)を1, 3位置特異性リバーゼを触媒として反応させることでG2UとGU2を含有する油脂を得ることが出来る。
- [0010] ハードバターに用いられるG2Uとしては対称型トリグリセリドである1, 3-ジ飽和-2-不飽和トリグリセリド(SUS S:飽和脂肪酸残基、U:シス型不飽和脂肪酸残基)が好ましく、飽和脂肪酸残基(S)としては、炭素数が16個のパルミチン酸、18個のステアリン酸、20個のアラキシン酸、22個のベヘン酸が挙げられる。また、シス型不飽和脂

脂肪酸残基(U)としては、炭素数が18個のもので二重結合が1個のオレイン酸、二重結合が2個のリノール酸、二重結合が3個のリノレン酸が挙げられる。この中でもシス型不飽和脂肪酸残基(U)としてはオレイン酸が好ましい。

- [0011] この油脂(A)を晶析・固液分離することで、G2Uの濃縮された結晶画分(AF)と、GU2の濃縮された液体画分(AL)に分画する。(分画フローを図1に示す。)この時、得られた結晶画分(AF)をGU2濃度が固液分離して分画された液体画分(AL)中のGU2濃度よりも低い液体のG2U含有油脂(B)と混合した後、結晶画分(BF)と液体画分(BL)に分離することで結晶画分中の液体成分含量(GU2、U3濃度)の残存量を低下することが出来る。
- [0012] 結晶画分(AF)と油脂(B)の混合比率は、結晶画分(AF) : 油脂(B) = 1:1~4、好ましくは結晶画分(AF) : 油脂(B) = 1:1~2が適している。結晶画分(AF)に対して油脂(B)が1未満の場合、結晶画分(AF)の結晶分に対する液体分の比率が低いために混合度合が悪く、分画性能が低下する傾向がある。また、結晶画分(AF)に対して油脂(B)が4を超えると、液体分の比率が高くなり、結晶画分(AF)のG2Uが融解し、結晶画分(BF)の収率が低下する傾向がある。結晶画分(AF)に対して油脂(B)が1~2の場合、混合度合、及び分画性能が更に向上する。
- [0013] 結晶画分(AF)と油脂(B)を混合する場合、ケーキ状の結晶画分(AF)を解碎しておくことが好ましい。結晶画分(AF)と油脂(B)の混合は、G2UとGU2及びU3の溶解度を利用することで分画性能を向上させることが出来る。液体成分(GU2及びU3)に対する結晶成分(G2U)の溶解度を求める最終製品の結晶成分含量にするよう調製することが好ましい。これを満足する方法として、圧搾して得られた結晶画分(AF)を圧搾した品温で解碎し、加温した油脂(B)と混合することが例示される。
- [0014] 結晶画分(AF)と油脂(B)を混合する場合、油脂(B)を加温して液体状態にするが、油脂(B)の加温は、結晶画分(AF)中のG2U、及びGU2のトリグリセリドの分子種、及びその濃度に応じた温度に加温を行えばよく、例えば、1,3-ジステアロ-2-オエロイルトリグリセライド(StOST)の場合、結晶画分(AF)と油脂(B)を混合した後の品温は34°C~36°Cが適している。特に、圧搾した品温の結晶画分(AF)を40°C程度に加温した油脂(B)と混合すると、混合後の品温が34~36°Cになる時間を短くでき

、また混合物を固液分離した後の求める最終製品の品質、及び収率を良好にすることが出来る。

- [0015] GU2濃度が固液分離して分画された液体画分(AL)中のGU2濃度よりも低い液体のG2U含有油脂(B)としては、例えば油脂(A)を使用することができる。すなわち液体状態である加温された油脂(B)が、結晶画分(AF)中の結晶成分を殆ど溶解せず、結晶画分(AF)中の液体成分と置き換わることにより、GU2濃度を低下させるものであり、G、及びUが結晶画分(AF)中のG、及びUと略同一のものが好ましい。
- [0016] 油脂(B)として油脂(A)を使用して結晶画分(AF)と混合した場合、固液分離して得られた液体画分(BL)は、油脂(A)に一部または全部循環使用することが出来る。
- [0017] GU2の濃縮された液体画分(AL)は、1、3位を選択的にエステル交換反応の原料とすることが出来る。前に記載したエステル交換反応は、1, 3位置特異性リバーゼを触媒として反応させることで、GUG、GUU成分のトリグリセライドが多く、この反応油を油脂(A)の一部または全部として使用し固液分離することで、結晶画分(AF)にはGUGが、液体画分(AL)にはGUU成分を多くすることができる。
- [0018] 油脂(B)に油脂(A)を使用すると、液体画分(AL)、及び液体画分(BL)は油脂(A)のエステル交換反応の原料、または、油脂(A)の一部または全部として使用することができ、反応系外に廃油が出ない環境に良い生産システムとすることができる。
- [0019] 固液分離後の分画する方法は、圧搾、吸引濾過、自然濾過等、固体と液体を分離する方法であれば、特に限定はされないが、求める結晶画分、液体画分の収率、及び品質を考慮すると圧搾方法が好ましい。圧搾の際の圧力(圧搾)度合は、結晶画分と液体画分が分画され、圧搾後の結晶画分の要求品質に応じて圧搾圧力や圧搾時間を調整すれば良く、特に限定はない。また、分画する際のフィルターのメッシュ度合についても、結晶画分の粒径に合わせて選択すれば良く、特に限定されない。
- [0020] 以下本発明を実施例により具体的に説明するが、本発明の実施例(数値等)はこれに限られるものではない。

実施例 1

- [0021] <G2U及びGU2を含有する油脂の調製>
ステアリン酸エチルエステルとハイオレイン酸ヒマワリ油に1, 3位特異性を有するリバ-

一ゼを触媒としてエステル交換反応を行い、その後エチルエステルを蒸留除去しエステル交換反応油(A1)を調製した。このエステル交換反応油(StOSt、StOO、StStSt、StSt-DG等を含む)を50°C以上で完全融解後、23°Cで固化させ(品温23°C)、圧搾濾過により固液分離し、結晶画分(AF)(收率52%)、及び液体画分(AL)(收率48%)を得た。エステル交換反応油(A1)、結晶画分、液体画分のStOSt、StOO、StStSt、StSt-DGの含有量を下記に示す。成分分析は高速液体クロマトグラフィーにて行った。

[0022] [表1]

| | StOSt | StOO | StStSt | StSt-DG | その他 |
|---------------|-------|------|--------|---------|------|
| エステル交換反応油(A1) | 41.3 | 25.3 | 0.9 | 2.5 | 30.0 |
| 結晶画分(AF) | 68.5 | 9.0 | 1.6 | 1.4 | 29.5 |
| 液体画分(AL) | 9.8 | 45.4 | 0.5 | 4.6 | 39.7 |

[0023] 固液分離して得た結晶画分(AF)を圧搾温度と同じ23°Cにて解碎し、これとBとして40°Cに加温して液状にしたA1を混合した。

(混合重量比は結晶画分(粉体AF) : エステル交換反応油(液体A1) = 1:1.5で素早く混合する。)その後30分間静置し、35°Cの室温(装置温度)にてフィルタープレスを用いて圧搾濾過(圧搾圧2.9Mpa、圧搾時間60分間)を行い、結晶画分BFと液体画分BFを得た。結果を表2に示す。

[0024] [比較例1]

実施例と同様にG2UおよびGU2を含むエステル交換脂(A1)を用い、50°Cで完全に融解した後、冷却晶析を行い、フィルタープレスで冷却晶析の終点温度の室温(装置温度)23°Cにて圧搾濾過(圧搾圧力2.9Mpa、圧搾時間90分間)を行った。結果を表2に示す。

[0025] [表2]

実施例1と比較例1の結晶画分中の成分(G2U/GU2)およびSFC%測定結果

| 結晶画分 | G2U Wt% | GU2 Wt% | SFC (26°C / 40hr) % | | | | | 残液率 Wt% |
|----------|------------|------------|---------------------|------|------|------|------|------------|
| | | | 10°C | 20°C | 25°C | 30°C | 35°C | |
| 実施例1(BF) | 70.5 | 7.2 | 94.8 | 88.8 | 88.2 | 85.6 | 74.4 | 25.7 |
| 比較例1(AF) | 68.5 | 9.0 | 92.9 | 84.4 | 83.2 | 80.2 | 66.4 | 20.2 |

*)G2UおよびGU2の成分分析は高速液体クロマトグラフィーを使用。

*)残液率:GU2とU3を液体成分として

(結晶画分中の液体成分含量／液体画分中の液体成分含量) × 100の値

[0026] 実施例は比較例に比べ残存率が5.5ポイントも高くなっているにもかかわらず、本例製品の方が結晶画分中のG2Uの濃度が高く、液体画分の主成分であるGU2の濃度が減少しており、分画性能が向上していること、及びハードバターとして良好であることがわかる。

[0027] G2U及びGU2を含有する油脂(A1)の合成時に使用したハイオレイン酸ヒマワリ油の代わりに図1に示す。液体画分(AL)を用い、蒸留除去されたオレイン酸エチルエステルを全水添処理したステアリン酸エチルエステルと1,3位特異性を有するリパーゼを触媒としてエステル交換反応して得られたエステル交換反応油(A)の場合も、実施例と同等の効果を示し、G2Uの濃度が増え、GU2の濃度が減少した結晶画分(BF)が得られ、ハードバターとして好ましい品質であった。

実施例 2

[0028] 原料としてパーム中融点画分油脂(PMF:各含有量 POP46.2%、POL5.7%、POO14.4%、PPP1.1%)を用いた。PMFを70°C以上で完全融解後、品温が22°Cになるよう予備冷却し、その後20°Cで24Hr晶析を行い、結晶画分1を得た。通常の乾式分別法で得られる結晶画分はこの結晶画分1であるが、更にこの結晶画分1と22°Cになるよう予備冷却した液体状のPMFを30:100の重量比で混合後、圧搾濾過にて固液分離し、結晶画分2と液体画分2を得た。

[0029] [表3]

| | 実施例2(結晶画分2) | 比較例2(結晶画分1) |
|-----|-------------|-------------|
| POP | 66. 6 | 65. 6 |
| POL | 1. 2 | 1. 2 |
| POO | 3. 1 | 4. 1 |
| PPP | 2. 3 | 2. 2 |

[0030] 上記の結果、パーム中融点画分油脂を分別して得られるPOP脂含有油脂についても、G2U(POP)、含有油脂(B)として、液体状のPMFと混合後、結晶画分と液体画分に分離することでG2U(POP)の濃度が増え、GU2の濃度が減少した結晶画分2が得られ、ハードバターとして好ましい品質であった。

図面の簡単な説明

[0031] [図1]図1は、本願発明の乾式分別のフロー図である。

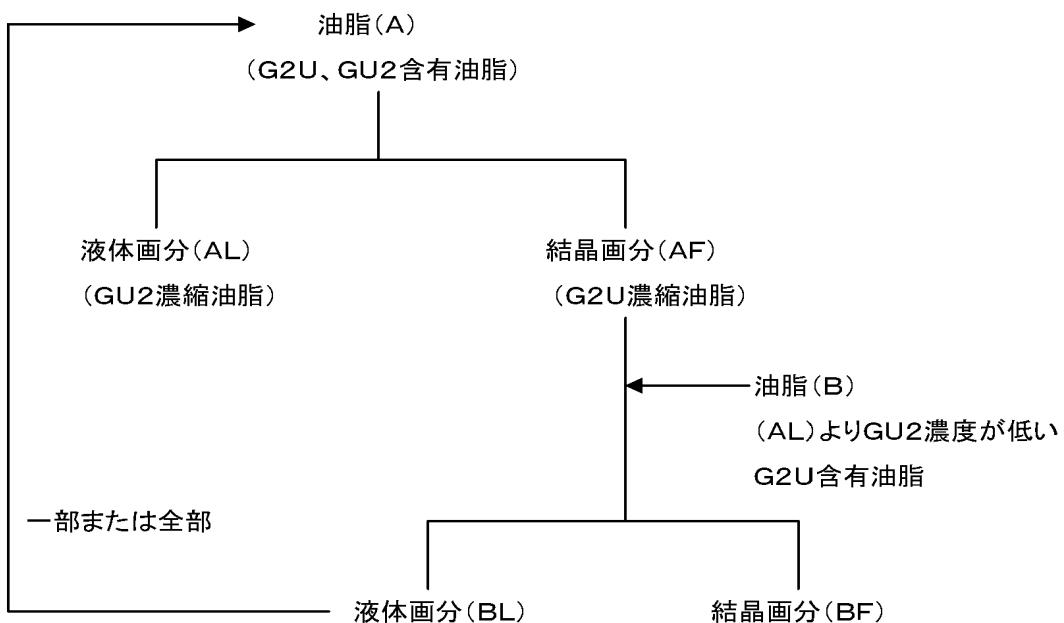
請求の範囲

- [1] G2UとGU2を含有する油脂(A)を晶析・固液分離することにより、G2Uの濃縮された結晶画分(AF)とGU2の濃縮された液体画分(AL)とに分画し、この結晶画分(AF)をGU2の濃度が液体画分(AL)中の濃度より低い液体のG2U含有油脂(B)と混合後、結晶画分(BF)と液体画分(BL)に分離することを特徴とする、油脂の乾式分別方法。
- 但し、Gは飽和またはトランス酸型脂肪酸残基、Uはシス型不飽和脂肪酸残基であつて、G2UはG残基が2個、U残基が1個結合したトリグリセリド、GU2はG残基が1個、U残基が2個結合したトリグリセリド。
- [2] GU2の濃度が液体画分(AL)中の濃度より低い液体のG2U含有油脂(B)が油脂(A)である請求項1記載の分別方法。
- [3] 液体画分(BL)を油脂(A)の一部または全部として循環使用する請求項1記載の分別方法。
- [4] 油脂(A)が植物バター、もしくはその中融点画分、液体油と2位がオレイン酸に富む油脂の1、3位に選択的に飽和脂肪酸を導入して得たエステル交換反応油、または異性化硬化油である請求項1または2記載の分別方法。
- [5] 植物バターが、パーム油、シア脂、イリッペ脂である請求項3記載の分別方法。
- [6] G2Uが1, 3-ジ飽和-2-不飽和トリグリセリド(SUS S:飽和脂肪酸残基、U:シス型不飽和脂肪酸残基)である請求項1または2記載の乾式分別法。
- [7] 飽和脂肪酸残基(S)の炭素数が16個から22個、及び不飽和脂肪酸残基(U)の炭素数が18個である請求項5記載の乾式分別法。
- [8] 油脂(A)が、液体画分(AL)を原料とするエステル交換反応油である請求項3記載の分別方法。
- [9] 結晶画分(AF)と油脂(B)の混合比率が1:1～1:4である請求項1記載の分別方法。
。
- [10] 結晶画分(AF)と油脂(B)の混合比率が1:1～1:2である請求項8記載の分別方法。
。
- [11] 温度管理された油脂(B)が、ケーキ状の結晶画分(AF)と混合される請求項1記載

の分別方法。

[12] 結晶画分(AF)を解碎して油脂(B)と混合させる請求項1記載の乾式分別法。

[図1]



INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International application No.

PCT/JP2004/018711

A. CLASSIFICATION OF SUBJECT MATTER
Int.Cl⁷ C11B7/00, C11C3/10, 3/14

According to International Patent Classification (IPC) or to both national classification and IPC

B. FIELDS SEARCHED

Minimum documentation searched (classification system followed by classification symbols)

Int.Cl⁷ C11B7/00, C11C3/10, 3/14

Documentation searched other than minimum documentation to the extent that such documents are included in the fields searched

Electronic data base consulted during the international search (name of data base and, where practicable, search terms used)
JICST FILE (JOIS), ELSEVIER

C. DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

| Category* | Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages | Relevant to claim No. |
|-----------|---|-----------------------|
| X Y | JP 63-258994 A (Fuji Oil Co., Ltd.), 26 October, 1988 (26.10.88), Claims; page 2, upper right column, lines 13 to 14; page 3, upper right column, lines 4 to 7; page 3, upper left column, lines 10 to 13 (Family: none) | 1-7, 9-11 8, 12 |
| Y | JP 2003-134998 A (Fuji Oil Co., Ltd.), 13 May, 2003 (13.05.03), Par. No. [0006] (Family: none) | 8 |
| Y | JP 2-14290 A (Fuji Oil Co., Ltd.), 18 January, 1990 (18.01.90), Claims & US 5045243 A | 12 |

 Further documents are listed in the continuation of Box C. See patent family annex.

| | |
|--|--|
| * Special categories of cited documents: | |
| "A" | document defining the general state of the art which is not considered to be of particular relevance |
| "E" | earlier application or patent but published on or after the international filing date |
| "L" | document which may throw doubts on priority claim(s) or which is cited to establish the publication date of another citation or other special reason (as specified) |
| "O" | document referring to an oral disclosure, use, exhibition or other means |
| "P" | document published prior to the international filing date but later than the priority date claimed |
| "T" | later document published after the international filing date or priority date and not in conflict with the application but cited to understand the principle or theory underlying the invention |
| "X" | document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered novel or cannot be considered to involve an inventive step when the document is taken alone |
| "Y" | document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered to involve an inventive step when the document is combined with one or more other such documents, such combination being obvious to a person skilled in the art |
| "&" | document member of the same patent family |

Date of the actual completion of the international search
01 February, 2005 (01.02.05)Date of mailing of the international search report
15 February, 2005 (15.02.05)Name and mailing address of the ISA/
Japanese Patent Office

Authorized officer

Facsimile No.

Telephone No.

A. 発明の属する分野の分類（国際特許分類（IPC））
Int. C17 C11B7/00, C11C3/10, 3/14

B. 調査を行った分野

調査を行った最小限資料（国際特許分類（IPC））
Int. C17 C11B7/00, C11C3/10, 3/14

最小限資料以外の資料で調査を行った分野に含まれるもの

国際調査で使用した電子データベース（データベースの名称、調査に使用した用語）

JICSTファイル(JOIS), ELSEVIER

C. 関連すると認められる文献

| 引用文献の カテゴリー* | 引用文献名 及び一部の箇所が関連するときは、その関連する箇所の表示 | 関連する 請求の範囲の番号 |
|-----------------|--|------------------|
| X | JP 63-258994 A(不二製油株式会社) 1988.10.26, 特許請求の範囲, | 1-7, 9-11 |
| Y | 第2頁右上欄第13-14行, 第3頁右上欄第4-7行, 第3頁左上欄第10-13行 (ファミリーなし) | 8, 12 |
| Y | JP 2003-134998 A(不二製油株式会社) 2003.05.13, 【0006】段落(フ アミリーなし) | 8 |
| Y | JP 2-14290 A(不二製油株式会社) 1990.01.18, 特許請求の範囲&US 5045243 A | 12 |

C欄の続きにも文献が列挙されている。

パテントファミリーに関する別紙を参照。

* 引用文献のカテゴリー

「A」特に関連のある文献ではなく、一般的技術水準を示す
もの

「E」国際出願日前の出願または特許であるが、国際出願日
以後に公表されたもの

「L」優先権主張に疑義を提起する文献又は他の文献の発行
日若しくは他の特別な理由を確立するために引用する
文献（理由を付す）

「O」口頭による開示、使用、展示等に言及する文献

「P」国際出願日前で、かつ優先権の主張の基礎となる出願

の日の後に公表された文献

「T」国際出願日又は優先日後に公表された文献であって
出願と矛盾するものではなく、発明の原理又は理論
の理解のために引用するもの

「X」特に関連のある文献であって、当該文献のみで発明
の新規性又は進歩性がないと考えられるもの

「Y」特に関連のある文献であって、当該文献と他の1以
上の文献との、当業者にとって自明である組合せに
よって進歩性がないと考えられるもの
「&」同一パテントファミリー文献

国際調査を完了した日

01.02.2005

国際調査報告の発送日

15.2.2005

国際調査機関の名称及びあて先

日本国特許庁 (ISA/JP)
郵便番号 100-8915

東京都千代田区霞が関三丁目4番3号

特許庁審査官（権限のある職員）

近藤政克

4V 9734

電話番号 03-3581-1101 内線 3483